# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number:

(43)Date of publication of application: 16.01.1998

(51)Int.Cl.

H01M 4/52 CO1G 51/04

CO1G 53/04

(21)Application number : 08-178523

(71)Applicant: TANAKA KAGAKU KENKYUSHO:KK

(22)Date of filing:

19.06.1996

(72)Inventor: IMAIZUMI JUNICHI

KAWASAKI YURI **MAKINO TETSUJI IIDA TOKUYOSHI** 

# (54) BETA-COBALT HYDROXIDE LAYER-COATED NICKEL HYDROXIDE FOR ALKALINE STORAGE BATTERY AND MANUFACTURE THEREOF

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To increase a utilization factor of a nickel hydroxide by forming a â-cobalt hydroxide layer in a surface and internal fine hole of a nickel hydrox ide. SOLUTION: In nickel hydroxide as a positive electrode active material, its surface and fine hole are coated with a \(\hat{a}\)-cobalt hydroxide layer. The reason is that, when once charging, efficiently coating cobalt hydroxide becomes a cobalt oxyhydroxide of high conductivity, conductive network of a nickel electrode is formed to improve a utilization factor. â-cobalt hydroxide is more stable than á-type in an electrolyte, but by high crystallization, when the â-cobalt hydroxide is directly produced in a reaction tank, a uniform coating layer can not be obtained. Relating to this cobalt, á-type is easily dispersed in the reaction tank, uniformly sticking can be made, so that first under a prescribed pH condition, an á-cobalt hydroxide layer is formed on a surface of the nickel hydrooxide. Thereafter, under a prescribed condition, conversion is made into \(\hat{a}\)-cobalt hydroxide, a uniform coating layer is obtained.

### **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination]

17.06.1999

[Date of sending the examiner's decision of rejection

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

3356628

[Date of registration]

04.10.2002

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

# JP Hei 10-12237 (translation-in-part)

" eta -cobalt hydroxide layer-coated nickel hydroxide for alkaline storage battery and the method of manufacturing the same"

#### **CLAIMS**

1. A high density nickel hydroxide in a positive active material for an alkaline storage battery, wherein

a surface and a pore of said high density nickel hydroxide serving as a base are coated with a  $\beta$ -cobalt hydroxide layer;

a particle shape is a spherical shape or analogous thereto;

an amount of cobalt used for coating is 1 to 10 %; a tapping density is not less than 1.9 g/cc;

an FWHM of a peak attributed to (101) face in x-ray diffraction is 0.8 to 1.3 deg/2 $\theta$ ;

a specific surface area is 0.5 to 30 m<sup>2</sup>/g; and a mean particle size is 3 to 25  $\mu$ m.

## [0022]

In the present invention, the concentration gradient of nickel to pH in the aqueous solution is made small by forming ammonium complex salt from nickel, to grow the particle. Even when the amount of three components of the material (nickel salt, ammonium ion, alkali metal hydroxide)

is kept at a constant level to control the pH, the concentration of ammonium ion in the solution varies due to decomposition or vaporization of ammonia, causing the generation of crystal nuclei produced from ammonium complex salt to become unstable. A constant generation of crystal nuclei can be obtained when the concentration of the ammonium ion in the solution is controlled, whereby the growth rates of the particles are leveled off. According to the present invention, it is possible to obtain a high density nickel hydroxide.

[0023]

In order to maintain the condition of the abovementioned mechanism, since an ammonium ion supplying body that
supplies ammonium ions corresponding to the amount of nickel
required and a solution of alkali metal hydroxide are required,
the reaction process is made continuous. Herein, stirring
produces an effect of grinding among particles. After
repeated grinding and growth, a sphere shape nickel hydroxide
having fluidity is obtained. Therefore, a stirring rate is
also an important factor.

[0037]

(3) With respect to an FWHM of a peak attributed to (101) face in x-ray diffraction:

in the case of less than 0.8  $\deg/2\,\theta$  , protons are not transferred smoothly in the electrolyte; and

[0038]

in the case of more than 1.3  $\deg/2\theta$ , crystallinity is degraded, making it impossible to maintain the shape of a sphere, thereby to cause a deterioration in filling property.

[0043]

The high density nickel hydroxide used for a base may contain a heterogeneous element. In other words, it may be a solid solution that contains at least one or more of Co, Zn, Ca, Mg, Al, Mn, Cu and Ti.

[0045]

### [Example 1]

In a reaction bath provided with an agitator, while 2 mol/L aqueous nickel sulfate solution and 5 mol/L aqueous ammonium sulfate solution are continuously added, 10 mol/L aqueous sodium hydroxide solution was added so that the pH in the reaction bath is automatically kept at 12.0. A constant stirring was carried out using the agitator with keeping the temperature of the reaction bath at 40 °C. The produced hydride was overflowed and taken out from the overflow pipe, and then washed with water, dehydrated and dried. A high density nickel hydroxide was thus obtained.

[0053]

The obtained positive electrode was subject to charge and discharge in an aqueous potassium hydroxide solution using a cadmium negative electrode as a counter electrode. Then the active material utilization rate and the charge/discharge cycle life were measured. The active material utilization rate was determined as follows. That is, after charging to 150 % of the theoretical capacity at a charge current of 0.1 C with respect to the theoretical capacity of the positive electrode, discharge was allowed at a discharge current of 1/5 C to proceed until 1.0 V. The actual measurement discharge capacity with respect to the theoretical capacity was expressed by percentage.

# (19) 日本国特許庁 (JP) (12) 公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

# 特開平10-12237

(43)公開日 平成10年(1998) 1月16日

(51) Int.Cl. <sup>6</sup>	識別記号	庁内整理番号	FΙ		技術表示箇所
H01M 4/5	2		H01M	4/52	
C01G 51/0	4		C 0 1 G	51/04	
53/0	4			53/04	

### 審査請求 未請求 請求項の数2 FD (全 7 頁)

(21)出願番号	特願平8-178523	(71)出願人 592197418
		株式会社田中化学研究所
(22)出願日	平成8年(1996)6月19日	福井県福井市白方町45字砂浜割5番10
		(72)発明者 今泉 純一
		福井県福井市白方町45字砂浜割5番10 株
		式会社田中化学研究所内
		(72)発明者 川崎 由利
		福井県福井市白方町45字砂浜割5番10 株
		式会社田中化学研究所内
		(72)発明者 牧野 哲司
		福井県福井市白方町45字砂浜割5番10 株
		式会社田中化学研究所内
		(74)代理人 弁理士 社本 一夫 (外 5 名)
		最終頁に続く

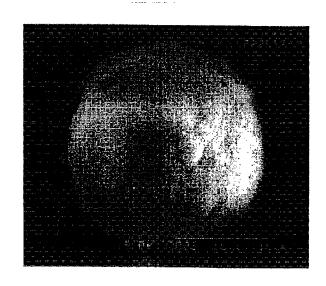
### (54) 【発明の名称】 アルカリ蓄電池用のβ-水酸化コバルト層で覆われた水酸化ニッケル及びその製造法

### (57)【要約】

【課題】 アルカリ蓄電池の正極活物質として用いる水 酸化ニッケルの利用率を向上させることにより、その高 容量化を達成する。

【解決手段】 水酸化ニッケルの表面及び内部の細孔に  $\alpha$  - 水酸化コバルト層を形成し、それを $\beta$  - 水酸化コバ ルトに転換したことからなる、βー水酸化コバルト層で 覆われた高密度水酸化ニッケル。

### 図面代用写真



## 【特許請求の範囲】

【請求項1】 アルカリ蓄電池の正極活物質において、 ベースとなる高密度水酸化ニッケルの表面及び細孔がβ 一水酸化コバルト層で覆われ、粒子形状が球形かそれに 近く、コーティングしたコバルト量が1~10%、タッ ピング密度が1.9g/cc以上、X線回折における (101) 面ピークの半値幅が $0.8 \sim 1.3$ ° /  $2\theta$ 、 比表面積が0.5~30m<sup>4</sup>/g、平均粒径が3~25μ mである高密度水酸化ニッケル。

【請求項2】 反応槽にニッケル塩水溶液、アンモニウ 10 ムイオン供給体、アルカリ金属水酸化物溶液を連続的に 供給して連続的に結晶成長させ、得られた高密度球状水 酸化ニッケルを連続的または継続的に取り出し、その高 密度球状水酸化ニッケルを他の反応槽に入れ、次にアン モニウムイオン供給体及びアルカリ金属水酸化物溶液を 添加し、pHを8~11に調整し、そのpHを維持しな がらコバルト塩水溶液及びアルカリ金属水酸化物溶液を 添加して、水酸化ニッケルの表面に α - 水酸化コバルト 層を形成し、更にアルカリ金属水酸化物溶液を供給して pH11~~13.5で保持することにより、 $\alpha$  - 水酸化 コバルトをβー水酸化コバルトに転換したコーティング 層を形成することからなる、βー水酸化コバルト層で覆 われた高密度水酸化ニッケルを製造する方法。

#### 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、カドミウム、亜鉛 等の水素吸蔵合金等を負極とするアルカリ蓄電池用の正 極活物質である高密度水酸化ニッケルの製造法に関する ものである。

#### [0002]

【従来の技術】近年ポータブル電子機器の高付加価値化 に伴い、そこに使用される電池に、より高容量化が要求 されている。

【0003】アルカリ蓄電池においては、ペースト式ニ ッケル正極の活物質として用いられる水酸化ニッケル粉 末の高利用率化が挙げられる。そのため、水酸化ニッケ ル粉末間の導電性を確保し、高い利用率を得るため、水 酸化コバルトを添加する方法が知られているが、水酸化 コバルトは、ペーストでの偏在が大きく、均一分散のた めには多量の水酸化コバルトを必要とし、そのために水 40 酸化ニッケルの充填量が低下し、容量低下が避けられな い。また、同じ目的で、一酸化コバルトを添加すること も知られているが、利用率向上に寄与しないCo.O.が 生成し、放電性能が良くないと言われている。

【0004】そこで、水酸化ニッケル粉末間の導電性を 確保し、高い利用率を得るために、下記に示すような水 酸化コバルトを水酸化ニッケル表面に被覆することが提 案されている。

【0005】1)特開昭63-152866では、電解

化ニッケルと水酸化コバルトを混合するのではなく、予 め水酸化ニッケル粒子をコバルト塩溶液中に浸漬し、苛 性ソーダと反応させ、水酸化ニッケル表面にβ-水酸化 コバルト被覆層を形成している。

【0006】2)特開平7-235303では、水酸化 ニッケル粒子をコバルト塩溶液中に浸漬し、pHを一定 に保つように苛性アルカリと反応させ、水酸化ニッケル 表面に水酸化コバルト被覆層を形成させている。極板の プレス時に水酸化コバルト被覆層にクラックが入り、そ れを補う為にСоまたはСо化合物を添加して、電解液 中で電導性ネットワークを形成させている。

【0007】3) 特開平7-320733では、水酸化 ニッケル粒子を、コバルト塩を水とエチルアルコールに 溶かした混合溶液中に浸漬し、苛性ソーダと反応させ、 pH9で混合攪拌し、水酸化ニッケル表面にα-水酸化 コバルトとβー水酸化コバルトとを所定の割合で被覆し ている。

【0008】4)特開平7-320736では、特開平 7-320733と同様の製造法で、水酸化ニッケル表 面に水酸化コバルト被覆し、ベースに用いた水酸化ニッ ケルとの嵩密度比0.85以上のものを得ている。

【0009】5) 特開平7-320737では、内層に  $\alpha$  -水酸化コバルト、外層に $\beta$  -水酸化コバルトを被覆 した水酸化ニッケルを提案している。

#### [0010]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、1)の 方法では、単にpHを上昇させるだけなので水酸化コバ ルトの均一な被覆層が形成されず、十分な利用率が得ら れていない。

【0011】2)の方法では、pHを保つことで、1) よりは改善されるが、β型の水酸化コバルトを直接被覆 する方法では、水酸化コバルトの均一な被覆層が形成さ れない。また、CoまたはCo化合物を添加すること は、根本的な解決にはならず、かつ工程増とコスト高に なる。

【0012】3)の方法では、 $\alpha$ -水酸化コバルトと $\beta$ 一水酸化コバルトの割合を制御することが困難であり、 また有機溶媒を使用することから、廃液処理費用が嵩

【0013】4)の方法では、コーティングした水酸化 ニッケル粒子の嵩密度が不十分であり、容量が低下す

【0014】5)の方法では、水酸化コバルトの被覆層 が均一性が不十分なため、十分な利用率が得られていな

【0015】よって、上述のような水酸化コバルトをコ ーティングした水酸化ニッケルの製造法では、アルカリ 蓄電池の正極用としてはまだ不十分であった。

【0016】本発明は、上述の問題点を解決した、高い 液中で均一なオキシ水酸化コバルト層を得るため、水酸 50 利用率を持つ高密度水酸化ニッケルを提供することにあ

3

る。

#### [0017]

【課題を解決するための手段】本発明のアルカリ蓄電池の正極活物質としての水酸化ニッケルは、ベースとなる高密度球状水酸化ニッケルの表面及び細孔が $\beta$ 一水酸化コバルト層で覆われ、粒子形状が球形かそれに近く、コーティングしたコバルト量が $1\sim10\%$ 、タッピング密度が $1.9~\rm g/c~\rm c~\rm UL$ 、X線回折における( $1~\rm 0~\rm 1$ )面ピークの半値幅が $0.8\sim1.3°/2~\theta$ 、比表面積が $0.5\sim3~\rm 0~\rm m^2/\rm g$ 、平均粒径が $3\sim2.5~\mu$  mであるこ 10とを特徴としている。

【0018】本発明のアルカリ蓄電池の正極活物質として水酸化ニッケルの製造方法は、反応槽にニッケル塩水溶液、アンモニウムイオン供給体、アルカリ金属水酸化物溶液を連続供給し、連続結晶成長させ、連続または継続に取り出して得られる高密度球状水酸化ニッケルを用いて、その高密度球状水酸化ニッケルを反応槽に入れ、次にアンモニウムイオン供給体及びアルカリ金属水酸化物溶液を添加し、 $pHを8\sim11$ に調整し、そのpHを維持しながらコバルト塩水溶液及びアルカリ金属水酸化物溶液を添加して、水酸化ニッケルの表面に $\alpha$ -水酸化コバルト層を形成し、更にアルカリ金属水酸化物溶液を供給し、 $pH11\sim13.5$ で攪拌保持することにより、 $\alpha$ -水酸化コバルトを $\beta$ -水酸化コバルトに転換したコーティング層を形成することを特徴としている。

【0019】また、水酸化コバルトコーティング層を形成する際は、窒素封入及び/または窒素バブリングを行いながら、水酸化コバルトコーティングを行うことが好ましい。

# [0020]

【発明の実施の形態】まず、表面及び細孔内部に水酸化コバルトコーティング層を形成するベースとなる高密度水酸化ニッケルについて記述する。一般に水溶液中より固体結晶を析出する際、その濃度勾配が大きいと微粒子の析出が多くなる。つまり、水溶液中より固体結晶を析出させるメカニズムは、水溶液が準飽和状態→飽和状態→過飽和状態→結晶析出となる。

【0021】粒子を成長させるには上記メカニズムをできるだけゆっくりスムーズに行う必要があり、そのためには、飽和状態付近の濃度勾配を小さく取る必要がある。ところが、水酸化ニッケルの溶解度曲線はpHに対し、非常に大きく変化する。つまり、水溶液中で、pHに対するニッケルの濃度勾配が非常に大きい。従って、通常の方法では微粒子の生成しか望めない。

【0022】本発明においては、ニッケルをアンモニウム錯塩とすることにより、水溶液中でのpHに対するニッケルの濃度勾配を小さくして粒子の成長を行った。原料3成分(ニッケル塩、アンモニウンムイオン、アルカリ金属水酸化物)を一定量にしてpHをコントロールするだけでは、アンモニアの分解や蒸発により液中のアン50

モニウムイオン濃度が変化し、アンモニウム錯塩から生じる結晶核の発生が不安定になる。液中のアンモニウムイオン濃度をコントロールすることによって初めて結晶核の発生が一定となり、粒子の成長度が揃ったものとなる。よって、本発明は、高密度の水酸化ニッケルが得られることになる。

【0023】上記メカニズムの状態を保持するには、必要とするニッケル量に見合うアンモニウムイオン供給体、アルカリ金属水酸化物溶液を常に必要とするため、反応工程は連続とする。ここで、攪拌により、粒子同士の研磨作用が合わさり、研磨・成長を繰り返しながら、流動性の伴う球状の水酸化ニッケルが得られる。よって、撹拌速度も重要な因子となる。

【0024】なお、本発明における反応で使用されたアンモニウムイオン供給体は、下記の反応式(1)、

(2)で表されるごとく、反応触媒として使用されるものである。ニッケル塩、アンモニウムイオン供給体、アルカリ金属水酸化物溶液をそれぞれ硫酸ニッケル、アンモニア、水酸化ナトリウムの場合を示す。

【0025】式から明かなように、4当量以上のアンモニアは必要なく、せいぜい0.5当量程度の少量で済む。また、アンモニウムイオン供給体として、硫酸アンモニウムを用いると塩効果が期待でき、より高密度化が達成できる。なお、アンモニウムイオン供給体としては硫酸アンモニウムの他、塩化アンモニウム、炭酸アンモニウム、フッ化アンモニウム等が用いられる。

[0026] (1) N i SO<sub>4</sub> + 4 N H<sub>3</sub> + 2 N a O H  $\rightarrow$  N i (N H<sub>3</sub>)<sub>4</sub> (O H)<sub>2</sub> + N a<sub>2</sub> S O<sub>4</sub>

(2) N i (N H<sub>3</sub>)<sub>4</sub> (O H)<sub>2</sub>  $\rightarrow$  N i (O H)<sub>2</sub> + 4 N H<sub>3</sub>

次に、水酸化コバルトコーティングについて説明する。 水酸化ニッケルの表面を水酸化コバルト層で覆う理由 は、一度充電すると、効率良く被覆していた水酸化コバ ルトが導電性の高いオキシ水酸化コバルトになり、ニッ ケル極の導電ネットワークが形成され、利用率が向上す るためである。

【0027】この時、 $\alpha$ 一水酸化コバルトの方が緻密な 導線性ネットワークを形成するが不安定であり、電解液 中で容易に $\beta$ 一水酸化コバルトに変化してしまうので、  $\beta$ 一水酸化コバルトを形成しておいた方が良い。

【0028】しかし、 $\beta$ -水酸化コバルトは結晶性が高いため、反応槽内で直接生成させると均一なコーティング層を得ることができない。これに対し $\alpha$ -水酸化コバルトは結晶性が低いため反応槽内で容易に分散され、水酸化ニッケル表面に付着することが可能となる。

【0029】さらにアンモニウムイオン等の錯化剤を添加することにより、従来、 $\alpha$ -水酸化コバルトが生成するp Hが5~8であったのを、p H8~1 Lに高めることができる。これにより、アルカリ金属水酸化物溶液を添加する際の反応槽内のp H不均衡を改善することがで

1

き、安定して $\alpha$ -水酸化コバルトを生成させることが可能となる。

【0030】 $\alpha$  - 水酸化コバルト層を形成する際、高密度球状水酸化ニッケルを反応槽に入れ、次にアンモニウムイオン供給体及びアルカリ金属水酸化物を添加し、p Hを $8\sim11$  に調整し、そのp Hを維持しながらコバルト塩水溶液及びアルカリ金属水酸化物を添加して、水酸化ニッケルの表面に均一な $\alpha$  - 水酸化コバルト層を形成させる。なお、所定p Hにおいて、10分 $\sim2$  時間保持することが望ましい。

【0031】また、その後の工程において、アルカリ金属水酸化物を供給し、 $pH11\sim13.5$ で撹拌保持することにより、水酸化ニッケル表面で $\alpha$ -水酸化コバルトを $\beta$ -水酸化コバルトに転換させ、均一な $\beta$ -水酸化コバルトコーティング層を形成させる。その時間としては、 $5分\sim3$ 時間が望ましい。

【0032】なお、上記の方法で得られるβー水酸化コバルトコーティング層を電気伝導性の高いオキシ水酸化コバルトに酸化することにより正極活物質として効率的に機能させることができる。その方法としては、電気化20学的酸化、次亜塩素酸塩、過硫酸塩等による化学的酸化、アルカリ液と混合しての加熱処理による酸化などが挙げられる。

【0033】本発明のアルカリ蓄電池用の水酸化ニッケルにおいて、各物性の数値限定は、次の理由に基づいている。

【0034】(1) コーティングするコバルト量に関して

・1%より少ないと、添加効果がなく、利用率が高くならない。

【0035】・10%より多いと、均一コーティングができず、遊離した水酸化コバルトが多くなる。

【0036】(2)タッピング密度に関して

・1.9 g/c cより小さいと、充填量が少なくなり、容量低下につながる。

【0037】(3) X線回折における(101) 面ピークの半値幅に関して

・ $0.8^{\circ}$  /  $2\theta$  より小さいと、電解液中でのプロトンの移動が円滑に行われない。

【0038】・1.3°  $/2\theta$ より大きいと、結晶性が悪くなり、球状が保てなくなり、充填性が低下する。

【0039】(4)比表面積に関して

・ $0.5\,\text{m}^2/\text{g}$ より小さいと、巨大粒子が増え、流動性が悪くなって充填性が悪くなる。

【0040】・30m<sup>2</sup>/gより大きいと、空孔容積が 増大し、粒子の密度が減少する。

【0041】(5)平均粒径に関して

・3 $\mu$ mより小さいと、微粒子が増え、流動性が悪くなって充填性が悪くなる。

【0042】・25 µ mより大きいと、巨大粒子が増

え、流動性が悪くなって充填性が悪くなる。

【0043】ベースに用いる高密度水酸化ニッケルは、 異種元素を含んでいても良い。即ち、Co、Zn、Ca、Mg、Al、Mn、Cu、Ti を少なくとも 1 種以上を固溶しているものでもよい。

[0044]

【実施例】 以下、本発明の実施例を用いて説明する。 【0045】

【実施例1】攪拌機付きの反応層に、2mo1/Lの硫10 酸ニッケル水溶液と、5mo1/Lの硫酸アンモニウム水溶液を連続投入しながら、10mo1/Lの水酸化ナトリウム水溶液を反応層内のpHが自動的に12.0に維持されるように投入した。反応層内の温度は40℃に維持し、攪拌機により常に攪拌した。生成した水酸化物はオーバーフロー管よりオーバーフローさせて取り出し、水洗、脱水、乾燥処理した。こうして、高密度水酸化ニッケルを得た。

【0046】次に、その高密度球状水酸化ニッケル100度を攪拌機付きの2L反応槽に入れ、次に5mol/Lの硫酸アンモニウム水溶液及び10mol/L水酸化ナトリウム水溶液を添加し、pH9に調整し、pH9を維持するように、2mol/Lの硫酸コバルト水溶液40ml及び10mol/L水酸化ナトリウム水溶液を添加し、30分保持した。その後、10mol/L水酸化ナトリウム水溶液を添加してpHを12.5に調整し、そのpHで1時間保持した。濾過、脱水、乾燥を経て、 $\beta$ -水酸化コバルトコーティング水酸化ニッケルを得た。この時、コーティングしたコバルト量は、4.4%であった。

30 [0047]

【実施例2】実施例1において、ベースとなる水酸化ニッケルにZn5%及びCo1%を固溶解させたものを用いて作製した。

[0048]

【実施例3】実施例1において、コーティングをpH10で行い、 $\beta$ ーの転換する際のpHを13で行った。 【0049】

【比較例1】実施例1のコーティングにおいて、pHを 12で行い、直接 $\beta$ ー水酸化コバルトを生成させ、コー 40 ティングした。

[0050]

【比較例2】実施例1において、2mo1/Lの硫酸コバルト水溶液を15mLを使用した。コーティングコバルト量は1.5%であった。

[0051]

【比較例3】実施例1において、2mo1/Lの硫酸コバルト水溶液を9mLとした。コーティングコバルト量は0.8%であった。

【0052】(物性の測定方法)

【表1】

50

6

•	9
項目	測 定 方 法
Со	ICP(セイコー電子製 SPS7000S)を使用。
タッピング密度	SEISINN TAPDENSER KYT3000を用いる。20ccセルの重量を測定する。(A) 480meshフルイで本品を自然落下して充填する。 2 0 0回のタッピング後セルの重量(B)と充填容積(C)を測定し、算出する。(B – A)/C。
半値幅	(101) 面…X線回折装置(理学製RIMT2000)を用い、38.4deg.で測定。
比表面積	窒素を吸着質とし、『オートソーブ1』(クアンタークロム社製)を用い 脱離等温線を求め、算出する。
平均粒径	粒度分布計(堀場製作所製、LA910)を用いた。レーザー法により 測定し、累積50%に相当する値を求める。

### 【表2】

【表3】

	形状	タッピング 密度	半値幅	比表面積	平均粒径
	1000	(cc/g)	(°)	(m²/g)	(µ)
実施例1	球状	2.18	1.045	7.2	13.4
実施例2	球状	2.14	1.059	6.7	9. 9
実施例3	球状	2.04	0.959	2. 4	10.9
比較例1	イボイボ	1.83	1.056	6.3	10.5
比較例2	球状	2.09	0.985	8.4	11.3
比較例3	微粒子 が多い	1.85	0.919	10.1	9.8

(電池としての評価方法)まず、実施例1~3及び比較 例1~3で得た各水酸化ニッケルを用いて、それぞれ正 極を作製した。即ち、水酸化ニッケルに、少量の一酸化 コバルト粉末を混合し、この混合物をCMC(カルボキ 30 シメチルセルロース) 水溶液を加えてペースト状とし、 支持体である発泡ニッケル基体に充填し、乾燥加圧して 正極とした。

【0053】この正極を、カドミウム負極を相手極とし て、水酸化カリウム水溶液中で充放電して、活物質利用 率及び充放電サイクル寿命を測定した。活物質利用率は 次のようにして求めた。即ち、正極の理論容量に対して の0.1℃の充電電流で理論容量の150%まで充電を 行い、その後、1/5Cの放電電流で1.0Vまで放電 を行い、理論容量に対する実測放電容量を百分率で表し 40 水酸化ニッケルの表面構造写真を示す図である。

【0054】活物質利用率(%)=(1.0 Vまでに放 電容量/水酸化ニッケル理論容量)×100

活物質利用率 (%)

	III WARAMIT
実施例1	99
実施例2	98
実施例3	96
比較例1	9 2
比較例2	8 9
比較例3	9 3

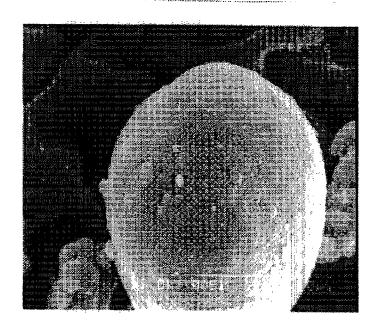
【発明の効果】以上の説明で明かなように、本発明は、 アルカリ蓄電池のペースト式ニッケル正極用として、利 用率の高い高密度水酸化ニッケルを提供するものであ り、極めて工業的価値は大である。

# 【図面の簡単な説明】

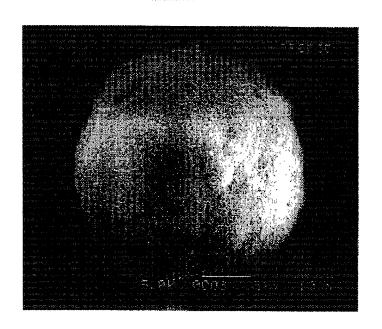
【図1】 実施例1におけるコーティングベースとなる

【図2】 実施例1におけるコーティング層を有する水 酸化ニッケルの表面構造写真示す図である。

【図1】 図面代用写真



【図2】 図面代用写真



【手続補正書】

【提出日】平成9年1月7日

【手続補正1】

【補正対象書類名】明細書

【補正対象項目名】0009

【補正方法】変更

【補正内容】

【0009】5)特開平7-320737では、内層に  $\alpha$  — 水酸化コバルト、外層に  $\beta$  — 水酸化コバルトを被覆 した水酸化ニッケルを提案している。更に、6)特開昭 56-59460では、低密度な、不定形の水酸化ニッケル粒子をコバルト塩水溶液中に浸漬し、過剰のコバルト塩を濾別後、炭酸ナトリウムと反応させ、水酸化ニッ\*

\* ケル上にコバルト含有化合物を沈殿させている。

【手続補正2】

【補正対象書類名】明細書

【補正対象項目名】0014

【補正方法】変更

【補正内容】

【0014】5)の方法では、水酸化コバルトの被覆層の均一性が不十分なため、十分な利用率が得られていない。更に、6)の方法では、アルカリと瞬時に反応するため、水酸化コバルトの被覆層が不定形の、不均一性なものになるため、十分な利用率が得られていない。

#### フロントページの続き

### (72)発明者 飯田 得代志

福井県福井市白方町45字砂浜割5番10 株式会社田中化学研究所内